```
ANSWER 4 OF 6 WPIX COPYRIGHT 2004 THOMSON DERWENT on STN ...
   7,1993-269831 [34]
'AN'
                        WPIX
DNC
     C1993-120359
     Granular cation type water-soluble polymers production -
TI
     by polymerising di alkyl aminoalkyl (meth)acrylate monomers in
     aqueous solution in presence of initiators and (bi)carbonate(s).
     A14 A97 D15
DC
     (MITU) MITSUBISHI KASEI CORP
PA
CYC
                                                       C08F020-34
     JP 05186528
                   A. 19930727 (199334)*
                                                 4p
PΙ
ADT JP 05186528 A JP 1992-5172 19920114
PRAI JP 1992-5172
                       19920114
     ICM C08F020-34
         C08F002-44; C08L033-14
     ICS
     JP 05186528 A UPAB: 19931119
     The process comprises polymerising (A) monomers containing dialkylaminoalkyl (meth)acrylates, their neutral salts or quaternisation
     prods. in aqueous solution, in the presence of (B) polymerisation
     initiators and (C) carbonates and/or bicarbonates, granulating (D)
     polymer gels obtd. in the presence of (E) polyalkylene
     glycols in amts. of 0.2-10 weight % of (D).
           (A) contain below 95 (0-80) mol. % of comonomers (pref.
      (meth)acrylamide). (B) are used in amts. of 100-5000 (500-1000) ppm of
     (A). (C) are used in amts. of 0.1-5 (0.5-4) pts. weight per 100 pts. of (A).
     The polymerisation temperature is controlled to 65-95 deg.C at the
     maximum (D) granulated in particles having dias. of 0.2-5 mm. (E) is pref.
     polyethylene glycol (PEG).
          USE/ADVANTAGE - The water-soluble polymers are used as
     treating agents for city drains. They, when dissolved in water and stored
     in an aqueous solution state, show only small lowering of their viscosities
and
     main good aggregation ability.
           In an example, 9320g of aqueous solution of quaternisation prod. of 78%
      dimethyl-aminoethyl acrylate, 610g of desalted water and 2160g of aqueous
     solution of 3% of ammonium carbonate were charged to a polymeriser.
     0.2 m3 of N2 was introduced into aqueous solution 1000 ppm of
     2,2'-azobis(2-amidonopropane) hydrochloride, 20 ppm of ammonium
     persulphate and 14ppm of ferrous sulphate were added to the system at 20
     deg.C. The monomer was polymerised adiabatically for 2
     hrs. The polymerisation temperature reached 80 deg.C (max). The
     polymer gel was mixed with 6% of PEG, granulated in
     average particle dia. of 3mm and dried at 80 deg.C for 2 hrs.
     Dwg:0/0
FS
     CPI
FA
     AB
      CPI: A04-D09; A05-H01B; A09-A; A10-B04; A11-A04; A12-M01; A12-S09;
MC
           A12-W11E; D04-A
```

(19)日本国特許庁 (JP)

(12) 公開特許公報(A)

(11)特許出願公開番号

特開平5-186528

(43)公開日 平成5年(1993)7月27日

(51) Int.Cl. ⁵		識別記号	庁内整理番号	F I	技術表示箇所
C08F	20/34	MMR	7242-4 J		
	2/44	MCQ	7442-4 J		
C08L	33/14	LJH	7921 – 4 J		

審査請求 未請求 請求項の数1(全 4 頁)

(21)出願番号	特顧平4-5172	(71) 出願人 000005968			
		三菱化成株式	会社		
(22)出願日	平成4年(1992)1月14日	東京都千代田	区丸の内二丁目5番2号		
		(72)発明者 藤井 和洋	藤井 和洋		
		福岡県北九州	福岡県北九州市八幡西区黒崎城石1番1号		
		三菱化成株	三菱化成株式会社黒崎工場内		
		(72)発明者 竹之内 三郎	•		
		福岡県北九州	市八幡西区黒崎城石1番1号		
		三菱化成株	式会社黒崎工場内		
		(72)発明者 本田 義秋			
		福岡県北九州	市八幡西区黒崎城石1番1号		
		三菱化成株	三菱化成株式会社黒崎工場内		
		(74)代理人 弁理士 長谷	川 一 (外1名)		

(54) 【発明の名称】 粒状のカチオン系水溶性ポリマーの製造方法

(57) 【要約】

【構成】 ジアルキルアミノアルキルアクリレートなどのカチオン系モノマーを水溶液中、炭酸塩および/または重炭酸塩の存在下で重合し、得られたポリマーゲルを、特定量のポリアルキレングリコールの存在下で造粒した粒状のカチオン系水溶性ポリマーの製造方法。

【効果】 本発明の方法により製造される粒状ポリマーは、水に溶解させ水溶液状態で保存しても粘度の低下が少なく、凝集性能が維持される。

1

【特許請求の範囲】

【請求項1】 ジアルキルアミノアルキルアクリレー ト、ジアルキルアミノアルキルメタアクリレートまたは それらの中和塩もしくは四級化物を含有するモノマーを 水溶液中で重合開始剤並びに炭酸塩および/または重炭 酸塩の存在下で重合し、次いで、重合によって得られた ポリマーゲルを、眩ポリマーゲルに対して0.2~10 **重量%のポリアルキレングリコールの存在下で造粒する** ことを特徴とする粒状のカチオン系水溶性ポリマーの製 造方法。

【発明の詳細な説明】

[0001]

【産業上の利用分野】本発明はカチオン系水溶性ポリマ 一の製法に関するものであり、詳しくは、特に都市下水 用処理剤として用いた場合に優れた濾水及び脱水効果を 発揮する水溶性ポリマーの製法に関するものである。

[0002]

【従来の技術】ジアルキルアミノアルキルアクリレー ト、ジアルキルアミノアルキルメタアクリレートまたは それらの中和塩もしくは四級化物(以下、これらをDA 20 Aと総称する)を含有するモノマー水溶液を重合して得 たカチオン系水溶性ポリマーは、例えば、都市下水用処 理剤、製紙用薬剤などとして広く利用されている。この カチオン系水溶性ポリマーの製造法として、モノマー水 溶液を重合開始剤の存在下、攪拌することなく、静置状 態で重合することにより含水ポリマーゲルを得、次い で、これを乾燥する方法が知られている。この方法の場 合、含水ポリマーゲルが一体化した塊状物として得られ るので、これを細粒化した後、乾燥して製品化する必要 がある。ところが、この細粒化乃至それ以降の工程でポ 30 リマー粒子が装置や他のポリマー粒子と付着しやすく、 細粒化が難しいことが知られている。一方、このポリマ 一粒子の付着を防止するためにポリアルキレングリコー ルを添加すればよいことが知られている(特公昭59-*

*10694号等)。

[0003]

【発明が解決しようとする課題】しかし、ポリアルキレ ングリコールを添加すると製品カチオン系水溶性ポリマ ーの経集性能が経時的に劣化することも知られている。 (特開昭60-141726号)。従って、上記細粒化 工程の操作性を向上させるためには、水溶性ポリマーと しての性能をある程度、犠牲にする必要があった。

2

[0004]

【課題を解決するための手段】そこで、本発明者等はポ 10 リアルキレングリコール添加による凝集性能の経時劣化 の防止につき鋭意検討した結果、重合時にモノマー水溶 液、重合開始剤と共に炭酸塩および/または重炭酸塩を 存在させて重合したポリマーを用いると凝集性能の経時 劣化を防止できることを見出し本発明に到達した。

【0005】すなわち、本発明の要旨はジアルキルアミ ノアルキルアクリレート、ジアルキルアミノアルキルメ タアクリレートまたはそれらの中和塩もしくは四級化物 を含有するモノマーの水溶液中で重合開始剤並びに炭酸 塩および/または重炭酸塩化合物の存在下で重合し、次 いで、重合によって得られたポリマーゲルを、骸ポリマ ーゲルに対して0.2~10重量%のポリアルキレング リコールの存在下で造粒することを特徴とする粒状の力 チオン系水溶性ポリマーの製造方法に存する。

【0006】以下、本発明を詳細に説明する。本発明で 用いられるDAAとしては、ジメチルアミノエチルアク リレート、ジメチルアミノエチルメタクリレート、ジエ チルアミノエチルアクリレート、ジプチルアミノエチル アクリレートなどのジアルキルアミノアルキルアクリレ ート及びジアルキルアミノアルキルメタアクリレート並 びに下記一般式〔1〕

[0007] 【化1】

$$\begin{bmatrix}
R_1 & R_2 \\
CH_2 = C - COO - Y - N - R_3 \\
R_4
\end{bmatrix} \xrightarrow{\bigoplus} \times \longrightarrow \dots \quad (1)$$

【0008】 (式中、R1 は水素原子またはメチル基を 示し、R2 及びR3 は炭素数1~4のアルキル基を示 し、R⁴ は水素原子、炭素数1~8のアルキル基、炭素 数1~4のヒドロキシ置換アルキル基またはベンジル基 を示し、Yは炭素数2~4のアルキレン基またはヒドロ キシ置換アルキレン基を示し、X- はハロゲンイオン、 硫酸イオン、硝酸イオン、リン酸イオン、カルボン酸イ オン、スルホン酸イオンまたは炭素数1~8のアルキル 基を有するアルキル硫酸イオンを示す)で表される化合 物が挙げられる。一般式〔Ⅰ〕で表される化合物の具体 的な例としては、ジアルキルアミノアルキルアクリレー トまたはジアルキルアミノアルキルメタアクリレートと 50 ウムブロマイド、2-ヒドロキシ-3-メタクリロイル

塩酸、硫酸、硝酸、リン酸、酢酸、プロピオン酸、ベン ゼンスルホン酸等との中和塩、および、β-メタクリロ イルオキシエチルトリメチルアンモニウムクロライド、 β-メタクリロイルオキシエチルトリメチルアンモニウ ムメチルサルフェート、β-メタクリロイルオキシエチ ルジメチルエチルアンモニウムプロマイド、βーメタク リロイルオキシエチルジメチルエチルアンモニウムモノ エチルサルフェート、β-メタクリロイルオキシエチル **ジメチルベンジルアンモニウムクロライド、B-アクリ** ロイルオキシエチルトリメチルアンモニウムクロライ ド、β-アクリロイルオキシエチルトリエチルアンモニ 3

オキシプロピルトリメチルアンモニウムクロライド等の ジアルキルアミノアルキルアクリレートまたはジアルキ ルアミノアルキルメタアクリレートの四級化物が挙げら れる。

[0009] なお、DAAとの共重合に供されるコモノ マーとしては、例えばアクリルアミド、メタクリルアミ ド、アクリル酸、アクリル酸エステル、アクリロニトリ ルなどが挙げられるが、好ましくはアクリルアミドまた はメタクリルアミドである。これらのコモノマーの割合 は、通常95モル%以下の範囲から選ばれるが、好まし 10 くは0~80モル%の範囲、特に0~50モル%の範囲 が好ましい。

【0010】本発明においてDAA含有モノマー水溶液 の重合に使用される重合開始剤の例としては、アゾビス (2-アミジノプロパン) 塩酸塩、4,4'-アゾビス -4-シアノワレリアン酸などのアゾ系化合物、過硫酸 カリ、過硫酸アンモニウム、過酸化水素等の過酸化物も しくはこれらの過酸化物と還元剤とを組合せたレドック ス系重合開始剤などが挙げられる。これら重合開始剤の 使用量は、モノマーに対して、通常100~5000pp 20 m 、好ましくは500~1000ppm である。この使用 量があまり少ないと重合を良好に行うことができず、ま た、あまり多いと高分子量で粘度の高い水溶性ポリマー を得ることができない。

【0011】 炭酸塩および重炭酸塩としてはアンモニウ ム塩やアルカリ金属の塩が挙げられ、具体的には炭酸ア ンモニウム、炭酸ナトリウム、炭酸カリウム、重炭酸ア ンモニウム、重炭酸ナトリウム、重炭酸カリウムなどが 例示される。炭酸塩および/または重炭酸塩はモノマー 100重量部に対し、通常、0.1~5重量部、好まし くは0.5~4重量部使用される。この使用量が少なす ぎると本発明の効果が得られず、多すぎるとポリマーの 体積膨張が大きいため、モノマー水溶液の仕込み量を減 らす必要があり、生産性が低下し、また、場合によって はポリマー純度低下による性能低下の要因にもなるので 好ましくない。

【0012】重合は、通常、DAA含有水溶液に重合開 始剤と炭酸塩および/または重炭酸塩を加え、系内を窒 素ガスで曝気したのち、密閉容器内で通常1~4時間重 合する。重合温度は反応が進行するにつれて反応熱によ 40 り上昇するので、通常は、重合開始温度やモノマー濃度 などを調整することにより、重合温度が最高で65~9 5℃の範囲になるように制御することが好ましい。具体 的には、たとえば、15~60重量%のモノマー水溶液 を用い、-5~25℃の温度で重合を開始すればよい。 この重合方法により、含水量が85~40重量%(固形 分15~60重量%)の一体化した含水ゲル状のポリマ 一塊状物(以下「ポリマーゲル」という。)が得られ

成樹脂製又は合成樹脂ライニングを施したものが望まし く、合成樹脂としては、例えば、四弗化エチレン樹脂、 フェノール樹脂、塩化ビニル樹脂、ポリエチレン、ポリ プロピレンなどが挙げられる。重合を終えたポリマーゲ ルを含有する重合槽は通常、重合槽の上下を逆転させ自 重により、また、必要に応じて、重合槽内壁とポリマー ゲルの間に水あるいは空気を注入するなどの補助操作を 行ない、ポリマーゲルを落下させ回収することができ る。本発明ではポリマーゲルの落下時間が速く、また、 重合槽内壁へのポリマー付着もないので好ましい。

【0014】次に、回収されたポリマーゲルを通常、肉 挽型スクリュー押出機などを用いて粒径0.2~5㎜程 度に造粒するが、この造粒工程に先立ちポリアルキレン グリコールを添加する。また、造粒機に直接、ポリアル キレングリコールを添加してもよい。ポリアルキレング リコールとしては、通常、ポリエチレングリコール、ポ リプロピレングリコールなどが使用でき、分子量200 0~2000のポリエチレングリコールが特に好まし

【0015】ポリアルキレングリコールの添加量は、ポ リマーゲルに対して0.2~10重量%、好ましくは 0. 5~7重量%であり、特に工業的に好ましい範囲と しては1~4重量%である。0.2重量%未満ではポリ マー粒子の付着が防止できず、10重量%を超えると純 度が低下し、ポリマーの凝集能力が低下するので好まし くない。ポリアルキレングリコールは通常水溶液として 添加されるが粉末状で添加してもよい。造粒後は、公知 方法に従って、例えば、50~100℃の温度でポリマ 一の含水量が15重量%以下となるまで熱風乾燥するこ とにより粒状ポリマーが得られる。

[0016]

【実施例】以下、本発明を実施例により更に詳細に説明 するが、本発明はその趣旨を超えない限り、実施例によ り限定されるものではない。

実施例1,2

78%のジメチルアミノエチルアクリレートの4級化物 の水溶液9230gと脱塩水610g及び表-1に示す 10%の炭酸塩又は重炭酸塩水溶液2160gを15L の密閉型重合槽に仕込んだ。窒素ガス 0.2 m³を水溶 液中に吹き込み完全に脱気したのち、液温20℃にて先 ず、2,21-アゾピス(2-アミジノプロパン)塩酸 塩1000ppm を添加し、次いで、過硫酸アンモニウム 20ppm及び硫酸第1鉄14ppm を順次、添加混合し、 密閉系で放置し、断熱的に重合を行った。この際、重合 温度は最高で80℃に達していた。

【0017】2時間後にポリマーゲルを取り出し、該ポ リマーゲルに、ポリエチレングリコール(分子量600 0)を6%添加して押出造粒機にて平均粒径3㎜に造粒 し、次いで、粒状物を80℃の熱風により2時間乾燥処 【0013】本発明で用いる重合槽としては、通常、合 50 理した。得られた粉末ポリマーを1g秤量し、499g

5

の水に、3時間攪拌溶解した0.2%ポリマー水溶液について、性能の変化(ポリマー水溶液の粘度変化)を試験した結果を表-1に示す。

【0018】比較例1

実施例1において、炭酸塩を添加しないで、実施例1と同様な方法で重合を行ない、同様にポリエチレングリコールを添加して造粒し、乾燥処理した。得られた粉末ポリマーを0.2%水溶液に溶解して性能の変化を試験した結果を表-1に示す。

*【0019】比較例2

実施例1において、炭酸塩の代わりに、硫酸アンモニウムを使用して実施例1と同様な方法で重合を行ない、同様にポリエチレングリコールを添加して造粒し、乾燥処理した。得られた粉末ポリマーを0.2%水溶液に溶解して性能の変化を試験した結果を表-1に示す。

[0020]

【表1】

表一 1

表一			chalde for a	de the file o	(心 赤//A)[1	比較例 2
No.			実施例1	実施例 2	比較例 1	FL#X191 2
添加剤名		ζ.	炭酸	重炭酸	なし	就 酸
		- -	アンモニウム	アンモニウム		アンモニウム
添加剂量		ł			_	
			3	3	. 0	3
(%)					:	
PEG添加量		量		C	6	6
(%)			6	6	0	
.	₩	0	1 5 0	1 6 4	146	1 3 8
粘	経	2	1 4 4	1 5 0	105	8 1
度	過	4	1 4 0	1 4 4	3 9	2 5
(45)	日	6	1 3 6	1 4 1	3 2	1 8
(CP)	数	8	1 3 4	1 4 0	2 9	1 6

[0021]

【発明の効果】本発明によれば、ポリアルキレングリコールの添加により発生するポリマー水溶液を調製した場合の粘度低下、すなわち、凝集性能低下が炭酸塩又は重・

40 炭酸塩の添加により防止することができる。特に、ポリマー水溶液を保存した場合の粘度低下を大幅に抑制することができるので、実用上極めて好ましいものである。